**SSAB** 

**Recovery Efficiency** 

# Anteckninger om avgasningsförsök i sydvästra hörnet av fältet.

### Fültförsäk I.

### Rürsüksprotokoll.

RRT-83 Fackad 25/7-41 RRV-62 Packed 24/7-41

(B)

6)

150 cm fts spiral cia 14 m trad

150 cm tht spiral cta 14 m trad

Fackat 26/7-41

Packet 26/7-43

(M)

A

 $\widehat{D}$ 

RRV-64
Fackat 24/7-41
123 cm tüt spiral
c:a 11,5 m trüd

RRV-62
Fackat 23/7-41
150 cm tät spiral
cia 14 m tråd

Håldjup 4,7 m. Spiralen utdragen till 3.6 m längd. Kontaktpinnar av skruvstål ø 4,5 mm.

Spiralen av tråd ø 2,0 mm lindade täta på kärna ø 4.0 mm. Spiralerna våtpackade med siktad sand från Kumla. 3 dm grövre samt överst i hålen.

Isolationsmotstånd mellan hålen före försök e:a 40

Urblåsningen av håå. C i och för upptagning av spiralerna misslyckades emedan bottenpluggen ej lossnade. Spiralerna visade rätt starka frätangrepp (gropighet) c:a 30 cm från kontaktpinnarna. Här har sannolikt varit ledande förbindelse mellan spiralerna på grund av en elektrolyts närvaro ( luft från borrning i närheten kan ha kommit fram till värmehålen och förbränt svavel till SO<sub>2</sub>). Spiralerna i övrigt visade inga särskilda angrepp.

Hål C igenfylldes och A B och D kördes åter. Ingen märkbar förbättring av "hålmotståndet" inträffade. Sedan kördes hål A ensamt med högre effekt. En plötslig stegring av amp. inträffade och därefter ökade "hålmotståndet" starkt. Sannolikt brändes spiralerna av i detta ögonblick. Provet fortsattes en stund varvid en rätt avsevärd temperaturstegring märktes i avloppsrör S. Rätt mycket gas gick genom gasometern. Slutligen upphörde dock ledningsförmågan och hålet fullständigt.

Bestämning av den erhållna oljans spec. vikt.

( Total erhållen oljekvantitet = 0,25 1)

Vikt av flaska fylld med vatten = 28,2 gram
" " tom = 30,2 "

Flaskvolymen 58,0 cm<sup>3</sup>

Vikt av flaska fylld med olja = 81,8 gram
Oljevikt = 51.6 gram.

Oljans spec. vikt =  $\frac{51.6}{58.0} = 0.89$ 

.

Per 2as	Por Zau	To- tal	eri-				•			
្សា	Volt.	jatt		Arm.	Unit	Vott	Ohm	Vener	Volt.	7.44 Am
ຸນ 25 <b>.1</b>	27.						7000			,
.25 <b>1</b> 9,2	19,9 19,5		••							
os 19,5	20,6						•			•
0 20.7	22.0	,								
.45								·		(1.1/0)
.15				•				20.6	23.5	(Aean)
.30				30 =		(0.	.can )	21,0	24,0	
.10				. 20.2	32.5		,			
.20				20,0	34.0					
.00		:		22.5	43.0					
.15			٠	21.9	42.5		•			
•00				23,5	47.5					
.30 24.0 .45 23.9	26,5			•	-				-	
.30 23.2	31,5					•	•			
•45 • <b>0</b> 0							•	22,7	36,0	
.15								19,3	35,5	
.00								19.8	35.5	
								19.1	37,0	
• <b>0</b> 0			-			٠.				
•3 <b>0</b> •45		1,						22,6	46.5	
.15								26.9	40,0	•
.45 .20 24.3	36.4			22.3	49.4				:	
. oo 24.5	37.5									
•45					•					
45 23,4	36,4	•			•	. •				
00 22,9	37.2			•						
.15			•							
.30 23.0	37.8									
.45 24.2	40.1			• .						
-30 25.0	41.7									
3023.5	40,6									
10 30 23.9	42.1									,
<b>0</b> 0		•								
oo zg.o	<u> የ</u> ተ•Ω	. •	•	~50	405		•	~2 <b>0</b>	425	
30 24.7	36.6			`						
30 -7.0	5.1			2	2.4					
	Amg. 125.00 19.78  25.19.00 19.78  25.19.00 19.78  25.19.00 19.78  25.19.00 19.20  25.19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.20  26.20 19.00 19.20  26.20 19.2	Amg. Volt.  25,1 27,  25,1 27,  25,1 27,  25,1 27,  25,1 27,  20,1 19,5  20,6 20,8 22,0  45,0 20,8 22,0  45,0 20,8 22,0  15,0	Amg. Volt. /att  . 25,1 27, (974) .25 19,2 19,9 .40 19,0 19,5 .0 20,7 21,6 .30 20,8 22,0 .45 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .15 .30 .00 .30 .45 .45 .45 .45 .45 .45 .45 .45 .45 .45	Amg. Volt. Watt Ohm.  25,1 27, (1074)  25,19,2 19,9  40,19,0 19,5  30,20,8 22,0  45  30,20,8 22,0  45  30,20,8 22,0  45  30,23,2 31,5  45  30,23,2 31,5  45  30,23,2 31,5  45  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,4 36,4  30,23,5 40,6  30,23,6 40,6  30,23,6 40,6  30,23,6 40,6  30,23,6 40,6  30,23,6 40,6  30,23,6 41,7  30,23,6 41,7  30,23,6 41,7  30,23,6 41,7  30,23,6 41,8	Amg. Volt. Vatt Ohm. Ang.  25,1 27, (1074)  25,1 27, (1074)  25,1 27, (1074)  25,1 27, (1074)  25,1 27, (1074)  20,2 20,6  30 20,8 22,0  45  30 20,8 22,0  45  30 20,8 22,0  45  30 24,0 26,5  45  20,2  21,8  23,5  45  20,0  30  30  45  45  24,1 36,4  45  45  24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  45,24,2 40,1  30 23,6 36,4  30 23,9 42,1  30 23,9 42,1  30 23,6 36,6  30 23,9 42,1  30 23,6 36,6  30 23,9 42,1  30 23,6 36,6  30 27,0 5,1	Amg. Volt. Vatt Ohm. Amp. Volt  25.1 27, (074)  25.1 19.2 19.5  40 19.5 20.6  30 20.8 22.0  45  30 20.8 22.0  45  30 24.0 26.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.2 31.5  45 23.4 36.4  45 23.4 36.4  45 23.4 36.4  45 24.1 36.4  45 24.2 40.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1  30 23.9 42.1	2as fas tal upi- Amg. Volt. Matt Ohm. Amp. Volt Matt	2as fas tal upi- Amg. Volt. Vatt Ohm. Amp. Volt Vatt Ohm 35 19,2 19,9 40 19,0 19,5 30 10,8 22,0 30 20,7 21,6 30 20,7 21,6 30 10 30 20,8 22,0 34,0 15 22,5 43,0 15 22,5 43,0 15 22,5 43,0 15 22,5 43,0 21,8 43,5 30 24,0 26,5 45 23,9 27,7 30 23,2 31,5 45 45 45 45 46 45 23,4 36,4 40 22,9 37,5 30 23,4 36,4 40 22,9 37,2 40 10 10 10 10 10 10 10 10 11 10 11 10 11 10 11 10 11 10 11 10 11 11	233	### Fast   Table   Tab

m. Volt Watt	In Tarp. Tarp.	<sub>E</sub> 3	Appliration.
	12,0		Sure A.
			reg.huja pa a
(12 0,0 22,0 2,8 32,0	,20) 12 <b>,7</b>	:	Start D Eff. hijd på D Start C Eff. hijd
	- ••	•	Stort B
			eff. hojd på B
		• .	eff. hojd på D
	~ 20•0		Alla off. sünkta kl. 10.00
	~ 21 ~ 24 ~ 26 ~ 35		
	45		err. huja pa c
			err. hoja pa n
	50 ~ 52 54 56		
	56 60		Serta loniylika
	69 <b>70</b>		
	.72 ~72		Eff.höjd ngt pd A Avggeen inleddes 1 vatton. Fra bubbling T ster lätt till 0 1 kg.
	> 85	0.450	steg lätt till 0.1 kg. skeytan i avloppshål S 2 dm över markytan. Ol uttaget. Oljan lätt an bar ef. en aning uppvä
		0,450 0,525	bar ef. en aning uppvä Gasmätare inkopplad
6 485	92 <b>9100</b>	0,550	Motståndet i hål B.C minskades av obekant ning katastrofalt brots på samtliga hål C urblästes. Fratangr spiralerna.
	•		A inkopplades åter

### FÄLTFÖRSÖK 2.

· Kurvblad

10017 Lj 3 - 1 Plan av Fältförsök 2 (Fig. 1)

10237 Lj 3 - 2 Temperaturkurvor för t

10238 Lj 3 - 3 - " - för  $\frac{1}{t_2}$ 

10239 Lj 3 - 4 -  $^{*}$  - för  $^{*}$ 3

10018 Lj 3 - 5 Beräknade temp.-kurvor (Fig 2)

10019 Lj 3 - 6 Temp,-kurvor för ta

10240 Lj 3- 7 Effektens andring med tiden i ett hål.

10241 Lj 3 - 8 Markytans temp. som funktion av radiella avståndet från avloppshålet.

10242 Lj 3 - 9 Temperatur  $t_1$ 

10243 Lj 3 - 10 - " -  $t_2$ 

10244 Lj 3 - 11 - " -  $\frac{t}{3}$ 

10245 Lj 3 - 12 Temperaturer den 12/11-41 kl.  $9^{00}$  -  $12^{30}$ .

10020 Lj 3 - 13 <u>Markytans temperatur</u> son funktion av radiella avståndet från avloppshålet. Best. gjord omkr.
730 h = 190 h efter värmetillförselns avslutande.

10021 Lj 3 - 14 "Försök n:r 2 vid försöksfält L med elektrotermisk skiffepoljeframställning". (kurvblad 4).

# <u>FÄLTFÖRSÖK 2</u>. 3/10-41 - 30/10-41.

3/10-41.

Värmespiraler av RRV-62 med dimensionerna 13 x 1,7 mm. 536 varv på en längd av 9,2 m. Ytterdiameter i medeltal 32,42 mm.

Beräknad trådlängd 51,6 m. Spiraltikt 8,750 kg. Uppspiralerna av järnspiral med dimensionerna 15 x 2 mm. Bandlängd c:a 10 m. Spirallängd 2.8 m.

Spiralerna nedpackade i siktad kvartssand. Temperatur i marken före försök c:a + 15°C.

Temperaturmätningarna äro under försökets 285 första timmar utförda med kvicksilvertermometer och synnerligen osäkra. Sedan användes Cu-konstantan-termoelement, varför värderna från denna tidpunkt kunna anses rätt säkra.

Provning av värmespiralerna före försöket:

Hål 1.	Amp.	75,0	Volt 142,0	R= 1,894
2	. <b>-</b>	73,8	139,6	1,894
3		74,0	141,0	1,907
4 '		73,0	140 <del>,</del> 8	1,931
5		75,0	140,8	1,880
6		75,3	142,5	1,894

Under försöket mättes effekten endast på hål 2. Alla temperaturavläsningar ha sammanförts i en särskild tabel

# Analys av gasprov n:r 1 från försöksfält "L".

Provet taget den 15/10-11. 275 timmar

Gasprovet innehöll:

$$CO_2 + H_2S$$
 28,2 vol. %

 $C_nH_m$  11,1 "

 $O_2$  1,2 "

 $CO_4$  35,0 "

 $CO_4$  12 +  $O_4$  23,9 " ( $O_4$  20,0 %?).

\_\_\_\_\_

# Oljeprover från Dr. Ljungströms anläggning.

X.	Tappat	under	tidsintervallet	<b>39</b> 5 <b>–4</b> 03	timmar.	Motsv.	fat	N:r	5
XI.	Ħ	**	11	422-428	Ħ	n	Ħ	N:r	5
XII.	Ħ	11	п	442-449	Ħ	11	Ħ	N:r	5
XIII.	n	n	11	463-471	et	Ħ	11	N:r	5
XIV.	Ħ	<b>11</b> -	n	487-495	п	n	Ħ	N:r	6

Ovanstående prover äro tappade omedelbart efter kondensorn / 3 i bifogad skiss/.

C. Tappat under tidsintervallet 463-475 timmar.

Detta prov är tappat vid punkt 6 i skissen.

Gasanalyser 3 och 5 från fältförsök 2.

Gasprov nr		3	5
co <sub>2</sub> + so <sub>2</sub>	%	3,7	5 <b>,9</b>
H <sub>2</sub> S	%	23,1	9,7
$C_{\mathbf{n}}^{\mathbf{H}}$	%	7,7	2,3
% <sub>2</sub>	%	0,4	1,7
CO	%	0,0	0,0
H <sub>2</sub>	4	29,2	40,7
CH <sub>4</sub> .	%	27,7	22,5
c <sub>2</sub> H <sub>6</sub>	%	8,2	4,3
Rest	%	1) 0,0	13, 4
Summa	%	100 ,0	100,0

<sup>1)</sup> Resten blev vid förbränningen 4,4 % negativ. Analysen på  $^{\rm H}_2$ ,  $^{\rm CH}_4$ ,  $^{\rm C}_2{}^{\rm H}_6$  har reducerats proportionellt till 0,0 % rest.

## FÄLTFÜRGÜR 3.

	Eurvblad	·
1.0247	Lj 3 - 15	Effektdiegrem. fültförsük 3.
1.0248	1.1 3 - 16	Temperaturkurver.
10249	L1 3 - 17	Temperaturförlopp i ett värmehål under 15 minu-
		ters avbrott i värmetillförseln.
10250	5j 3 - 13	Temperaturkurvor i två rediclla enitt.
10251	143 - 19	Temperdurkurvor i två radiella snitt.
10252	Lj 3 - 20	Temperaturniv <b>ākurvor.</b>
	Lj 3 - 21	
10254	Lj 3 - 22	Radiella tempskurvor 9 dm. under markytan.
10255	7-3 3 - 23	n п 2 dm. п
10256	Jj 3 - 24	Temperturniv&kurvor tg. tg. tg och tj.
10257	5j 3 - 25	TempIntrvor.
10276	14 3 - 53	Restkurvor fres föltförack 3.

### till kurvor från fältförsök 3

Diagram IV och V visa temperaturerna i ett vertikalt snitt genom centrumhålet  $t_3$ .(so fig. VII). Ettställena i snittet  $t_3-t_1-t_6-t_8-t_{10}$  ligga ej i semma radialsnitt, men samtliga ligga i radialsnitt genom värmehål. Mätställena i snittet  $t_3-t_5-t_7-t_9$  ligga samtliga i radialsnitt mitt emellan värmehål (mätställe  $t_7$  är något felplacerat).

Diagram IV gäller för 0 till 10 dm under markytan och diagram V för 11 till 16 dm under markytan. De med rött inprickade punkter ha erhållits ur diagram III och kunna anses säkra. Beträffende ku vornas dragning mellan dessa punkter kan givetvis på en del ställe delade meningar råda.

Diagram IV och V utgöra underlaget för temberaturnivåkurvorna i diagram VI.

Östersäter, Sköllersta den 18 dec194.
Sören Ljungdahl.

### Vermerer från fältförsök 3 vid Östersäter.

De upptagna rören äro märkta med körnslang. Rör 1 är märkt med 1 körnslang, rör två med 2 körnslang o.s.v. Körnslangen är inslagna på rörene insids. Rörplaceringen famgår av bifogad skies. Rör 1 är det som hållits 800°C eller mer. Rör 4 har hållits vid omkring 700°C. Rör 2 resp. 6 ha haft en temperatur någet lägre än rör 1, medan rör 3 och 5 haft en temperatur någet högre än rör 4.

Rör 1: Siktad Kumlasand.

# 2: H H

)

- \* 3: n
- " A: Eventseand "Dowendrup".
- н 5: н й
- n 6; n n

SatersHter, Sköllersta den 22. dec. 1941.

### Fültförsök 3 vid Östersäter.

Liten 6-hålsgrupp. Hålen 1,5 m djupa och borrade med roterande borr. 7 termometerhål borrade för hand 3/4°. Hålens placering framgår av hålschema. 3 st. dränsringshål med placering enligt hålschemat.

Varmespiraler av RRV-62, Banddimension 1,7 x 13 mm. Spiralens dimensioner: Ytterdismeter cta 32 mm

Stigning 21,5 mm/verv

The grownessering av effekten anvendes en uppritalngstransformater, vilken var emkopplingsbar sekundärt till 15, 30 resp. 60 volt. För finnessering av effekten voro värmsepiralerna förlängda evanför merken med 70 varv spiral av samma typ.

Correctlagt funnes 10 temperaturmätetällen, vilka betecknas  $t_1$ ,  $t_2$ , ...,  $t_{10}$ ,

t<sub>l</sub> var plæderet inuti värmespiral l. i vilken ett rætfritt stolfer ver nedsett.

t2 var placerat mellan skifferhälväggen och värmerfret linåt mot hexagonalens centrum.

t<sub>4</sub> ver placerat analogt t<sub>2</sub> men vid värmerör 4. Övriga termometerhåls placering framgår av hålschemat.

Temperaturmätningarna utfördes med termoelement av olika slag med följande beteckningar:

tı	Mickel - Nikrom	I
t <sub>2</sub>	H A	II
t <sub>3</sub>	Jurn - Konstantan	II
t <sub>4</sub>	**	1
	Koppar - Konstantan	ı
<b>t</b> 6	- " -	II
t <sub>7</sub>	an # an	III
ta	* # _	IV
tq	- 9 -	4
t <sub>9</sub>	0 - " -	VI

Falibrering av samtliga termoelement utfördes med hjälp av smält. bad i ugn.

Avläsningsinstrument t.som var kalibrerat direkt å OC kelibrerades om till mV för att korrektioner för t rmc lementens varierande motstånd skulle kunna införas. Avläsningsinstrument te inre motstån  $R_1 = 62 \ \Omega$  .

Instrumentets matomrade rackte ej för de höga temperaturer, som skulle uppmatas. I serie med instrumentet inkopplades darför vid behov ett seriemotstånd på 35.8 ....

Termometerns motstand mattes mad ett "Philoscop".

### Pältpünsük 4.

```
10266
       Kurvblad Lj 3 - 26 Temperaturkurva
10267
                  Lj 3 - 27 Temperaturförloppet i vürmerdren ånder de
                              füreta 3 timmerne (Diagram 1).
10268
                  Lj 3 - 28 Temperaturkurvor to.
                                                               (Diagram 2).
10269
                  Lj 3 - 29
                                                       t
                                                               (Diagram 3).
10270
                  Lj 3 - 30
                                                      t6
                                                               (Diagram 4).
10271
                  L<sub>3</sub> 3 - 31
                                                      t<sub>8</sub>
                                                               (Diagram 5).
                                                 ŧ7,
10272
                  Id 3 - 32
                                                               (Diagram 6).
                                                 tg,
                                                       t10
10273
                  L_{1}_{3} - 33
                                                               (Diagram 7).
                                                       312
10274
                  Lj 3 - 34
                                                               (Diagram 8).
                                                 t13
10275
                                                       t2
                  Li 3 - 35
                                                               (Diagram 9).
10276
                  II 3 - 36
                                                               (Diagram 10).
10277
                  L1 3 - 37
                                                               (Diagram 11).
10278
                  L_{13} = 38
                                                               (Diagram 12).
10279
                  LJ 3 - 39
                                                               (Diagram 13).
10280
                  L1 3 - 40
                                                               (Diagram 14).
                                                       t12
10381
                  L<sub>3</sub> 3 - 41
                                                               (Diagram 15).
                                                 <sup>8</sup>13
10282
                  L1 3 - 42
                                                               Diagram 16).
10283
                  L1 3 - 43
                               Vattenkurva
                                                               (Diagram 17).
                               Temporaturkurvor 1 smitt t8-t5-t2-t11-t12-
10284
                  L1 3 - 44
                               t<sub>13</sub> 6 resp. 8 dm under marken.
                               Diagram 1.
```

Diagram 1. (3-27) Temp. Ero best. med termometrarna nedsatta på clika djup i 6 olika värmehål.

Disgram 2-8.(3-28 - 3 -34) Temp. på olika djup i samtliga mithål.

Diagram 9-15.(3-35 - 3-41) Temp. efter strömmens avelagning.

Diagram 16. (3-42) Temp. hos to och to på
6,8 oh 10 dm djup under comentytas.

### betruffand diegram från fultförsök 4 vid Östersuter.

Samtliga måttangivelser dm under markytan gåller från cementens övre yta.

Termometrarnas placering framgår av hålschema. Bifogad skiss visar värmespiralens läge å skiffern.

Diagram 1. Temperaturerna Ero bestämda med termometrarna nedsatta på olika djup i 6 olika hål /värme-/. Kurvorna gälla därför ej för ett bestämt värmehål, varför någon olikhet i tillförd effekt, olikheter i spiralstigning m.m. kan förklara kurvornas något oregelbundna form. Efter 130 min. hade värme-vågen hunnit fram till avloppshålen.

Diagram 2 - 8. I dessa diagram har uppritats temperaturerna på olika djup i samtliga mätta hål.

Kurva 1: 17 timmar efter start. Inmatad energimungd 530 kWh.

Kurva 2: 29 timmar efter start, Immatad energimungd 830 kWh.

Kurva 3: 63,5 timmer efter start. Immated energimungd 1750 kWh.

Medeleffekten per meter värmehål var för respektive kurvor:

1: 0,810 kWh/m.

21 0,744

3: 0.715 " .

Varje avläsningsserie från dementytan och ned till botten har tagit en tid av 2-4 timmar i anspråk. Kurvorna 1 och 2 i diagrammen ha samtliga reducerats till en och samma tidpunkt i avläsningsserien, men beträffande kurvorna 5 har detta ej varit möjligt. Denna senare kurva, som skulle ange temperaturfördelningen vid strömmens avslagning, visar därför något för låga temperaturer.

I diagram 6, temp. 10 kurva 3 synes en egendomlighet; trots immatning av energi har temperaturen börjat falla. Detta tyder på en vatteninströmning som börjat i närh ten av detta hål.

Diagram 9 - 15. I dessa diagram har uppritats temperaturerna efter strömmens avalagning.

Kurvor 4: 75 timmar efter start = 11,5 timmar efter avalagming
Kurvor 5: 91 " " = 27,5 " " "

Det bör härvid beaktas, att dräneringspumpen ej varit i funktion under tidsintervallet 1 - 6 timmar efter strömmens avslagning. Vatten har därför inträngt i värmekroppen och stört temperaturkurvornas normala förlöpp. Avgående vattenmängden genom avloppshålen var vid strömmens avslagning o:a 1,5 liter per timme totalt. Under de därpå följande timmarna, då dräneringspumpen ej var i funktion, ökade vattenmängden till minst 10 liter per timme totalt genom avgashålen.

Diagram 16. I dette diagram har uppritats temperaturförloppet under försöket på 6 8 och 10 dm djup under cementytan hos  $t_{\rm B}$  och  $t_{\rm B}$ .

Diagrem 17. Detta visar totalmängden vatten som avgått genom avgashålen vid olika tidpunkter under försöket.

Diagram 18. I detta diagram har skisserats temperaturfördelningen i ett snitt genom  $t_8 - t_5 - t_2 - t_{11} - t_{12} - t_{13}$  på 6 resp. 8 dm. djup under cementytan vid två olika tidpunkter

29 timmer efter start. Inmated energimened = 830 kWh.
58.5 \* \* \* \* \* = 1620 \* .

De punkter som uppmätts äre inringade. Kurvernas dragning mellan dessa punkter får endast betraktas som en mycket grov approximation.

Östersäter, Sköllersta den 21 febr. 1942.

J. J.

# fältförsök 5.

1	10262	Kurvblad Lj 3 - 45	Avkylningskurva för värmespiral. Djup: 3,7 m under marken.
	10263	Lj 3 - 46	Temperaturkurvor kring ett värmehål.
	10264	Lj 3 - 54	Temperaturetegringer kring ett ensamt värme-
			hal.
• ``	10265	Lj 3 - 55	Radiell värmespridning 1 skifferberg.

### Faltforsok 5 vid försöksfält "L" & Östersäter.

### " Ensamma hålet

Försökets Endamil var att få fram noggranna värden på temperaturfördelningen kring ett ensamt värmehål, vilka skulle ligga till grund för en matematisk beräkning av värmeledningsförmågan hos skiffer i skiktriktningen och beräkning av skifferns specifika värme. Videre avsåg försöket att utröna, huruvida någon svårighet skulle föreligga att använda en spänning av 220 volt på värmeelementen.

Förschsanordning

Värmehålet var c:a 11,2 m djup helt i skiffer och med en diamete av 56 mm

Virmerorets yttre dismeter c:a 48 mm

inre " " 39 "

Utombring värmeröret var packad "Kumlasand". Värmespiralen var av RRV-62 med dimensionerna: Bandlängd o:a 51 m

Area 13 x 1,7 = 22,1  $\text{mm}^2$ 

Antal varv 536

Spirallangd 12 m varav c:a 8 dm över skifferytan Ytterdiam. 32.3 mm

Värmespiralen var nedpackad i ren kvartssand i värmedret. I värmespiralen var nedsatt ett rör till ett djup av 3,7 m (under skifferytan) i vilken temperaturen £t<sub>1</sub>) kunde bestämmas. På olika radiellt avstånd från värmeröret voro borrade temperaturmätningshål, samtliga till ett djup av 3,7 m under skifferytan enligt följande:

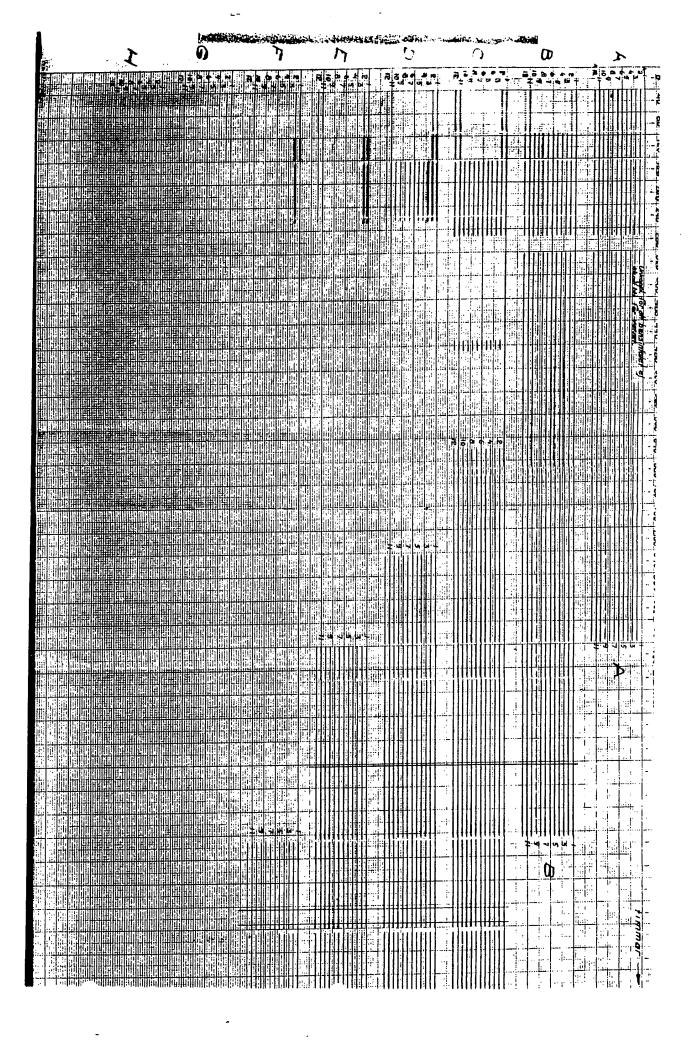
Samtliga temperaturbestämningar gjordes med Chromel-Alumel-termo element. Mätningarna gjordes pår olika djup från skifferytan och ned till maximaldjupet 3,7 m. Vidare bestämdes strömstyrkan och spänningen på värmeelementet.

# FÄLTFÖRSÜR 6.

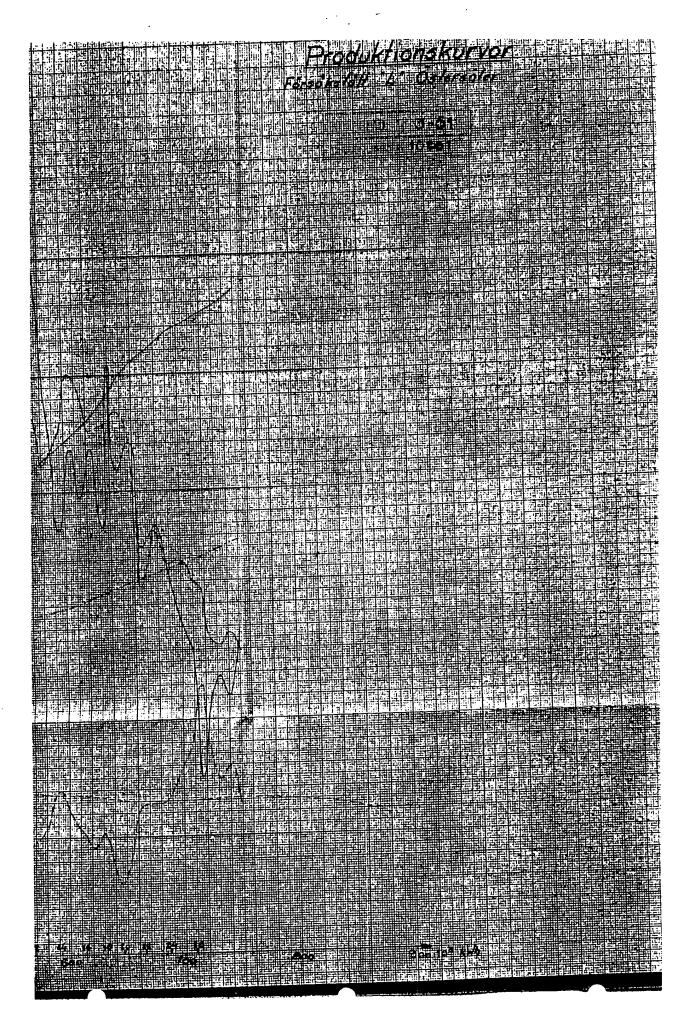
# Porsokafült L. Cateratter .

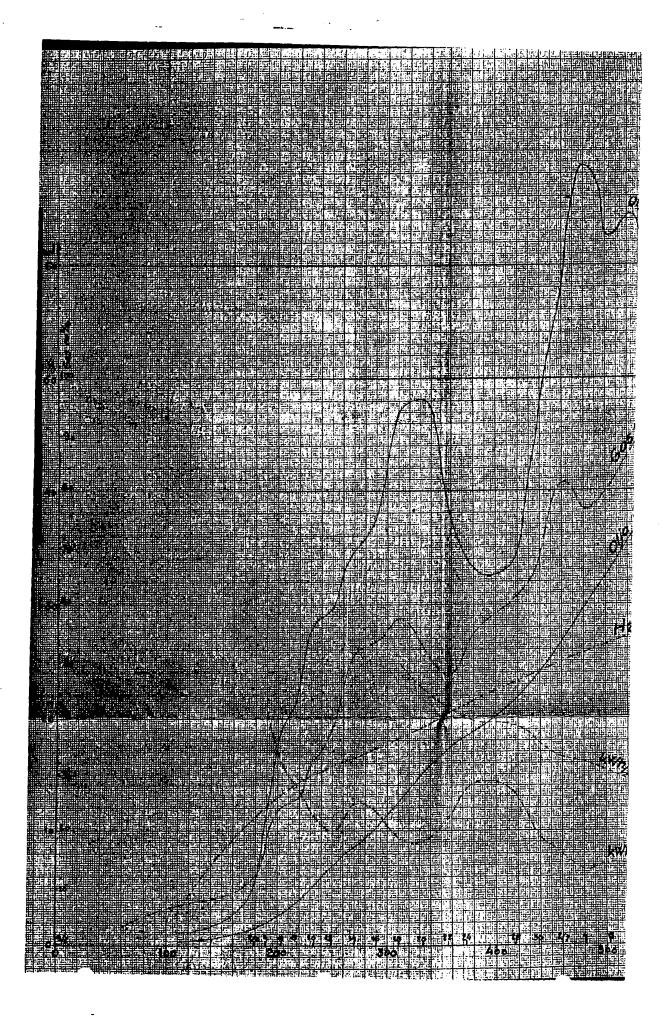
•	10259	I	Lj	3	-			(dbl	II)	sommonacta till 1 st. r gincl.	1-
	10260		Lj	3	-	50	Energifördelningesch	ema.	•		
!	10261		Lj	3	-	51	Produktionskurver.				
	10031		Lj	3	-	52	Temperaturkurver HT,	<b>C7</b> , F8	racks	Palt. Usterellt	81

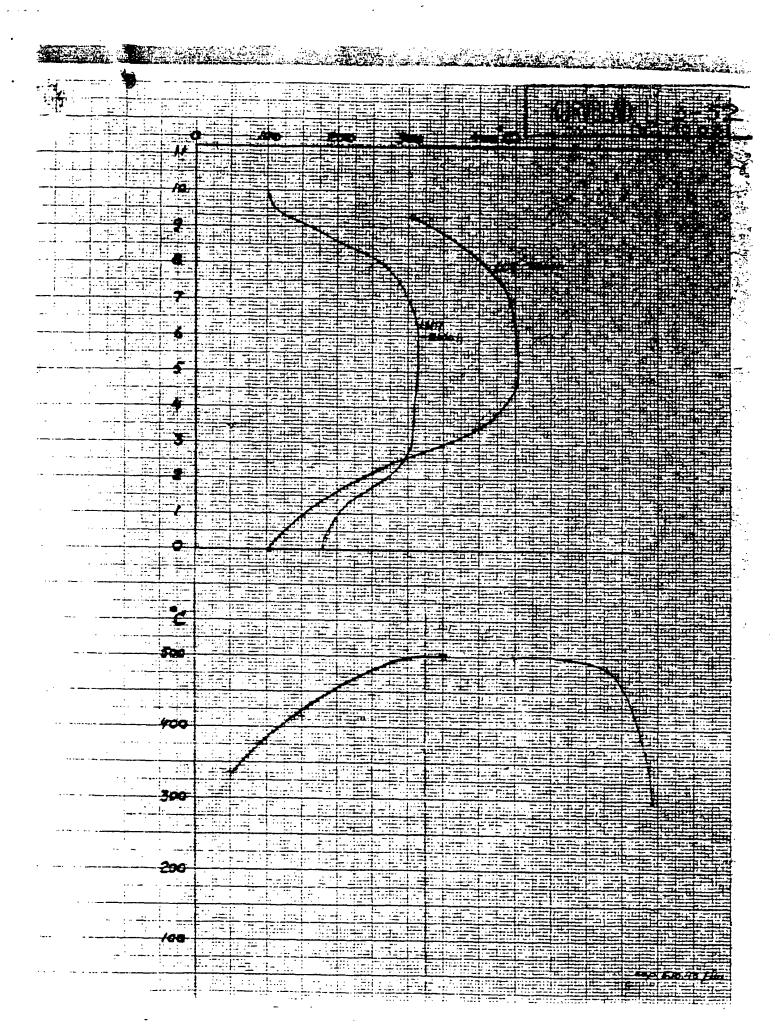
# ENERGIFÖRDELNINGSSCHEMA FÖRSÖKSFÄLT L., ÖSTERSÄTER KURVBLAD Lj-3-50 DIARIENT 10260



9	
	<b>o</b>
	ρ
¥ 4. 71 5. U	
mahandina dalah makan karan mahanda dalah da	The state of the s
	3 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0
	7 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6
	KANKOPPIN CSSCAP, MANAGER AND







SVENSKA
SKIFFEROLJE A.-B.
Ljungströmsanläggningen

betr. elektrotermiek ekifferoljeframetallning. 11.....

Rap. LJ- 36.

# Erfarenheter vunna ur försöken med fült I å Norrtorps gärde.

Vid värmefrontens framskridande under det gångna försöksäret har en med till buds stående tekniska hjälpmedel fortsatt undersökning pågått, avsedd att klarlägga det fysikaliska förloppet.

Inom den ev den elektriska energien uppvärmda kropp, vari pyrclysen fortgår, föreligga tvenne olika skeden av pyrolysen. I det förste skedet i värmefröntens främre del uppvärmes skifferkroppen kring de elektriska värmeelementen förmedelst en övertemperatur i elementen, varigenom värmeledningen från dessa till skifferkroppen möjliggöres. Därvid uppträder inom den från virmeelementen utstrålande radiella värmetransmissionen en fallande serie av olika temperaturer. Närmast värmeelementet kan skiffern t.ex. ha uppnått en temperatur av 400 under det att någon halv meter längre ut skifferns temperatur endast nått ett värde av 200° för att på radiellt ännu större avstånd icke hava erhållit någon väsentlig temperaturstegring.

Narmast värmeelementen i en temperaturzon, som ligger medlan 400° och 300° pågår pyrolys av skiffern, vorvid bildas bljeraser samt icke kondenserbura gaser, såsom väte, metan m.fl de icke kondenserbara gaserna bliva därvid bärare av de kondenserbara oljegaserna i den mån som tryck och temperatur medger en transmission av oljegaser.

Under alla förhållanden medföljer någon liten del av oljegaserna de permanenta gaserna även vid så låga temperaturer, som
betingas av omgivningen i skifferberget, t.ex. ett minimum av
+8°. Fortgår nu en långsamt tilltagande gasproduktion i den sig
så småningom vidgande värmezonen kring ett värmeelement, så måste tydligen de icke kondenserbara gaserna under ett stegrat gastryck beredas tillfälle till avlöpp från den kring värmeelementet pågående pyrolysen.

I detta första skede av värmefrontens uppvärmning hållas emellertid (manvloppen stängda förmedelst de på dem anbragta ventilerna. Gastrycket stegras därvid tills gaserna tvinga sig from inom skiffermassan i olika riktningar, varvid gasström-



. 20		ا و و المساهد المساهد المساهد		•
	SVINIXA SKINING TILLS			
	Lungere Briss all of the design of the second secon			6.6
	A A STREET			Contract of the Contract of th
•	Account to			
	Tire delan		11.6	golja, gas
	VLET in other		TO THE STATE OF	ermassan
)	in beigete byn			
U				The state of the s
	de Fernovarm		eri e dikirki	two t skif-
				omen oang
		March Comband		Menorett
	Pallet der			
Ú	in Planager ti			deteamma.
Ú				Varieut-
	wirinti k	okomine Eminie vo vilozeti die Liemo diatri		et i Denna
	TO STEEL S			
	bergetimed	om uterorunds en Bys gvand		hev icke
		lkberg odb.d. A hay denne was has		
	1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1. 1	ekroppen a <b>tā i e</b>		d den kalls

	SKIPPEROLJE A.B					
		<b>2011年美国联络</b>				
	onelyning temperak	erricon de				mer alls
	deltemper	tir		X		eavientla-
	da av ski	fferbergn	22			ireri Denna
	1/ (ns. 74)					under var-
	The state of the s	ENGLES - 474 PUNCTURE				# Description # 12 ACC Laboration (C. A. 10) ESS
	laggarne	tatar ili		1		
	The state of the s	200 Marian Marian Control of the Con			- 1" - 1	& Norrtorp
	The state of the s	TATION LINE WHEN DISTRICT	A SAME PLANT PROPERTY OF THE PARTY OF THE PA			だいりん たんとうけい りょこ きょっけん
	The second of th	THE PARTY OF THE P	COLUMN TO STATE OF THE STATE OF			Bárán tid
	■ 「「「「「「「」」」」、「「」「「」」、「「」」、「「」」、「「」」、「」、「」	# T*** ( ** ** * * * * * * * * * * * * *				ramgartay .
	DA det le	treomatr			in Section	lholm.
11.						Spykirnings
	THE PERSON NAMED IN COLUMN TWO IS NOT THE PERSON NAMED IN COLUMN TWO IS NA		36.0			vises sta
	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·					Fuppritata
	The same of the sa	CONTRACTOR DISTRICTOR	1			de att
					-1021	tog av temp
		m tempera				sk Ineveng-
						iv skiffer- Bjöljerika
	skiffern	27 7 7 1 1 1 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2				
		6.75 T. C.			11/7 111	\$\$ (\$*##################################
	den eine	e uppyurmi	Lopen			Appylead brre kvanti
	inom ski	ffern bund	eu Mil	- ( )   g = 12	Elizioni	lara on ten
	The state of the s	The second of th	*******************			inderliggar förklararel
	A. S.	Market Land of the Control of the Co	A COUNTY OF THE PARTY OF THE PA		in Latent	Permate Sand Server Later Sand Sand Server
				10.00	Teles nom	4ffagavara
	de lager					

SVINSKA			
Unapprint liberalises		3	
Lema Vac			Ward
fuctionet			eolrenkomita
THE AVERTOE OF IN			
L. Fambandu			
Per Bour kan	ned version		and the second of
1 Be huryor		AND THE PROPERTY OF THE PARTY O	adal kan
int adenna fora	C. Leka C.		orr rontent
THE STATE OF THE S			
Too se he			mag vid
re an illi	11.25 13000 : Whiti		/A radia labe
in on skir			Col-yen
aro helt o	Clean act of		
Temperatur			
ger to l'en	Jan Volum		
engrate by			ed derta
tidigater			er Skede
Var			centuerat

drivitori 12.		3	
		a.	
			i piole
			en los- aeltion
			de des co le les con

<u>:</u>

	SVENSKA SKIPPEROTJE A-B: Limentomaniageningel	
		And Andrews An
		Chromin en du de en vertor ge Men Boleschroet
	Aldrid: Debug debug.	
	lict and stayants	
100		

	 and the same of th	• • • •
		, gi
	287 484 14	
	<b>建筑的基础的图图</b>	
1000年代の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の日本の	one record	AND THE STATE OF T

### Beskrivning av försök

## med öppnande av gaskranarna på

## lilla fältet Norrtorp I.

Före försökets början den 3/7 voro gasraderna 35-27 inkopplede med följande data

Rad	35	34	33	32	31	30	29	28	27
Öppni varv	ng ½	1/2	12	1	# <b>1</b>	1 .	1	1	1
Tryck	g <b>1</b> 50	155	154	158	154	156	150	148	145

Samma dag öppnades raderna 33 med 1/2 varv och 31-30 med 1/4 varv till resp. 1 1½ och 1½ varvs öppning. Då blevo trycken så gott som oförändrade, endast obetydligt lägre. Konkolen utfördes 3 tim. senare.

Vattenproduktionen var före denna tidpunkt enligt följande Datum 29/6 30/6 1/7 2/7 3/7 4/7 417 430 400 796 396 412

Som synes var vættenproduktionen t.o.m. den 3/7 mycket låg och blev ej högre av den 3/7 företagna öppningen.

asen ökade den 4/7 till 598 m<sup>3</sup>/tim från 552 m<sup>3</sup>/tim den 3/7, dett tydligen som följd av nämnda öppning.

Av ovanstående att döma borde man göra ett försök att öppna upp gasen mera under iakttagande av vattenproduktionen, så att denna ej stegrades för mycket.

Dr. Ljungström beordrade den 4/7 en öppning av hela fältet med 1/4 varv på samtliga rader, varefter trycket skulle observeras, och om detta ej blev för lågt, ytterligare öppninger med 1/4 varv i taget skulle utföras tills trycket sjunkit till minimum 70 å80 mm Hg och vattenproduktionen ej blivit för hög.

Efter öppningen den 4/7 med 1/4 varv erhöllos följande data:

Gasproduktionen blev den 5/7 kl. 12 700 m<sup>3</sup>/tim.

28 -26/4 Rad nr. Öppning 方 3/4 1륜 1분 1충 varv Tryck mm Hg

Vattenproduktionen den 5/7 på morgonen blev ändock ej högre än 304 l/tim.

Den 5/7 inkopplades hela rad 26, och denna öppnades ½ varv, och de andra bibehöllos oförändrade. Denna dag erhöllos följande data. Rad 26 öppnades ½ varv till.

Rad nr. Öppning 1불 1분 3/4 1글 varv Tryck mm Hg

Vattenproduktionen den 6/7 på morgonen kom nu upp i 892 lit/tim, varför ej någon omstrypning företogs denna dag, förrän ytterligare mätningar av vattenproduktionen kunnat erhållas. Gasen hade minskat till  $662 \text{ m}^3/\text{tim}$ .

Den 7/7 var vattenproduktionen på morgonen 368 l/h, och vid en tryckmätning erhöllos följande tryck

Rad nr 

Gasraderna öppnades ytterligare 1/4 varvid följande data erhöllos. Trycken mättes  $4\frac{1}{2}$  timma senare.

Rad nr Öppning 11/4  $1\frac{1}{8}$ : 13/4 13/4 1골 1골 1븅 1불 1분 vārv Tryck '

mm Hg 126 125 125 122 122 122 122 120 119 118

Gasproduktionen var den 7/7 kl. 13.30 195 m<sup>3</sup>/h. Vattenmätningen mellan kl. 11.00 - 16.00 samma dag blev 624 l/h.

Vattenproduktionen var den 8/7 mellan 0000 - 0500 600 1/h och gasen den 7/7 mellan 1200 - 2400 802 m<sup>3</sup>.

Den 8/7 kl. 0900 erhöllos följande data på lilla fältet.

Rad nr Öppning 13/4 1324 1귤 1글 1월 1긒 1 2 varv Tryck

mm Hg 130 128 128 127 125 125 123 124 124 123 124

Den 10 var vattenproduktionen 520 l/h. Samtliga gasrader 35-26 öppnades 1/4 varv. Trycken uppmättes  $4\frac{1}{2}$  timme senare, varvid ställningen var följande:

28 27 26 Rad nr 36 35 33 32 29 Öppning 13/4 13/4 13/4 13/4 13/4 Ö 1분 1충 2 . 2 varv Tryck 130 129 130 129 131 128 130 130 130 131 131 mm Hg

Att trycken blev högre än föregående värden kan bero på, att Hg har blivit uppblandat med vatten och partiklar, vilket vid tidigare försök har visat sig inverka menligt. Den 10/7 var vattenproduktionen mellan 13.00 -18.00 845 l/h och den 11/7 mellan 0,00 - 5.00 745 l/h. Grundvattenmätning visade, att kurvan hade förskjutit: sig något framåt framför fronten.

Den 14/7 gjordes omkoppling på Norrtorp I och efter omkppplingen erhöllos följande data:

Rad nr 36 35 32 31 30 29 26 34 33 Öppning 13/4 13/4 2 2 13/4 13/4 13/4 17 1글 1글 varv Tryck 117 112 112 112 110 110 110 110. 109 mm Hg

Den 15/7 var vattenproduktionen 672 l/h och gasen 790 m<sup>3</sup>/h
Den 19/7 företogs nya tryckmätningar, och på basis av dessa gjordes följande omstrypningar den 20/7.

den 24/7

Rad nr 28 27 26 36 35 34 33 32 30 29 Öppning 11 1글 13/4 13/4 13/40 varv Tryck 115 120 115 115 115 115 mm Hg 110 115 115

Lattenproduktionen var den 25/7 720 1/h och gasen 605 m<sup>3</sup>/h. Efter omkopplingen den 31/7 var ställningen följande

Rad nr 34 33 32 31 30 29 28 27 37 36 35 Oppning 13/4 13/4 2 0 1글 13/4 姜 nr. Tryck 107 105 105 10011 100 100 95 105 105 100 107 mm Hg

Den 2/8 gjordes omstrypning på rad 29 med 3/4 varv till 1 varv. Vattenproduktionen var 1/8 716 1/h och gasen 610  $m^3/h$ .

Den 3/8 öppnades rad 37 till 1/4 varv varvid medeltrycket blev 123 mm Hg.

Den 4/8 öppnades rad 37 till 1/2 varv och rad 27 stängdes och rad 28 stryptes till 1/2 varv.

Vattenproduktionen var den 3/8 mellan 00.00 - 15.00 665 l/h.

Den 4/8 öppnades rad 37 till 1/2 varv och rad 27 stängdes. Den 4/8 var gasproduktionen 550 m<sup>3</sup>/h och vattnet 465 l/h.

Den 10/8 öppnades rad 36 tll 1/1 varv och rad 31 sänktes till  $1\frac{1}{2}$  varv.

Den 18/8 öppnades gasrad 38 på försök till 1/4 varv. Före öppningen var gasmängden 470 m³/h. Efter 3 timmar mättes gasen och var då 495m³/h. Trycket i gasrad 38 är mycket varierande mellan 120-40 mm Hg. Den 19/8 stryptes gasraden så, att 9 vantiler voro öppna 1/4 varv och de övriga stängda. Trycket i dessa ventilær voro i genomsnitt 115 mm Hg.

Radinkopplingsschema av den 12/8 visar situationen.

Radinkopplingsschema av den 19/8 visar situationen.

Den 25/8 var hela gasrad 38 öppen 1/4 varv.

Den 6/9 öppnades gasrad 38 till ½ varv.

Gasrad 27 och 28 nedmonterades den 31/8.

Den 8/9 öppnades gasrad 39 till 1/4 varv, och gasrad 29 stryptes till  $\frac{1}{2}$  varv.

Den 12/9 omstryptes ventilerna och följande data erhöllos:

Rad nr 39 38 37 36 35 34 33 32 31 30 29

Öppning varv 1/4 ½ 1 1½ 1½ 13/4 13/4 1½ 1 1 ½

Den 13/9 gjordes omkopppling på Norrtorp I.

14/9 -44
Axel Axelsson.

## P. M.

# angående oljeutvinningen vid Ljungströmsanläggningen.

I nedanstående promemoria vill undertecknad i korthet framlægga huvuddragen av de synpunkter å Norrtorpsfältets produktionsförhållanden till vilka han kommit efter sammanställande av resultaten från laboratorieförsök samt drift och driftsundersökningar.

Laboratorieprov med långsam uppvärmning av skiffer intill 460° C ha visat, att oljeutbytet, som är ytterligt beroende av upphettningsförloppet, under de förhållanden, som råder i Ljungströmsfältet, aldrig kan uppnå fischersprovets haga värde även om temperaturen skulle stegras upp mot 500° C. Med den långsamma temperaturstegring, som måste råda i Ljungströmsfältet synes man ej få räkna med större oljeutbyte än 30 l. per ton skiffer i övre lagret och 40 1. per ton i undre lagret. Däremot synes man erhålla detta mindre utbyte vid relativt låg temperatur 340°C, medan en ytterligare höjning i pyrolystemperaturen ej medför nämnvärd höjning i oljeutbyte, sedan skiffern väl en gång varit upphettad till temperaturer häromkring under längre tid. Om upphettningen avstannar vid lägre temperatur erhålles däremot ett snabbt för-Sålunda synes man få räkna med endast halva utbytet samrat utbyte. till 320° C och i det närmaste intet utbyte under 300° C. enligt, vad som f.n. tycks framgå av laboratorieprov.

Om man nu räknar mel ettroljedtbyte av 10 de pertten i övre skifferlagret och 40 l. per ton i undre skifferlagret samt med att skifferns sp.v. är 2,20, nuvarande Norrtorpsfältets front 68,5 m., radbredden 3,3 m. och skiffirdjupet 14,3 m., erhåller man efter avdrag för 10% kant- botten- och takförlusterett totalt oljeutbyte av o:a

# 99.000 1. per övre halvrad. 132.000 1. per undre halvrad.

Dessa värden äro sålunda giltiga, om pyrolystemperaturen uppnått 340° C eller däröver. Uppnås ej högre pyrolystemperaturer än 320-340° C, räknas i det följande med att man erhåller 2/3 av

denna produktion resp. 1/3 om pyrolystemperaturen ej uppnär högre värden an 300-320° C.

Dessa siffror inrymmer ungefür all stor del av gasbeneinen som f.n. uttvättas vid Korrtorp.

Om den bearbetade skiffermängden i sin helhet sålunda uppnår den erforderliga minimitemperaturen 340°C, och om den gur d tta
under pågående eller strax efter avalutad energiinmatning, så rhålles vid en avverkning av 1 rad per 15 dagar en produktion av:

# 640 1/h 5.500 M<sup>3</sup> eller 4.800 ton per Ar

Vid Norrtorpefültet har det nu visat sig att den aveedda minimitemperaturen torde kunna uppnäs i en rad genom inmutning av 1250 mWh., sävida vatteninläckningen i fältet ej är för besvärande. Energiätigingen skulle sälunda bli:

5.4 EWh/l. olis. (Ber. energifürbr. per liter olis.)

Enligt Dr. Lundholm är skifferns sp. värme 650 Kal/m<sup>30</sup>C.

Verje rad innehåller 1640 m<sup>3</sup> skiffer samt 200 ten vatten (fukten antages i berget vara = 5,5%, vilket är det max-värde, som orhållits för våt, krossad skiffer av "Berghsockring"). Energiåtgången skulle sålunda härur kunna beräknas till: 1.000 mäh. per rad. d.v.s. 4,4 kWh per liter och om 20% tillägges för tillädedningsförluster och "onödig" uppvärmning av kalkberg och lerskiffer till
5,2 EWh/l.

Under fültets nuverande driftstid har 25 helreder avverkats, vilket skulle betydg att den avverkede skiffermassen, om pyrolystemperaturen i alla delar varit minst 340°C, skulle ha givit en totalproduktion av:

5.750 m<sup>3</sup> ( Med avs & avverked skifferkvantitet ber. totalprof De i faltet uppatta temperaturerna visa emellertid att medan stora delar av faltet uppatt onödigt hög temperatur, andra delar ej uppatt den angivna gränstemperaturen 340°C., Vilket senare med all samnolikhet beror på i fältet inträngande vatten.

Om man nu gör en indelning av varje värmerad i olika soner och med tillhjälp av de uppmätta temperaturerna och Dr. Lundholms temperaturfördelningsberäkningar beräknar den avgörande pyrolystemperatur, som varje son varit utsatt för, kan man härur nl. det föreglende skapa sig en uppfattning av varje sons olj produk-

tion samt i någon mån bestämme den tidpunkt under vilken ifrågevarande son varit produktiv.

Vid produktionsberäkningarna enligt bilaga 1. har nu varje värmerad indelate i övre och undra halvrad, beroende på de olika oljeutbytena från dessa halvrader och den olika pyrolystemperatur, som de i regel ha uppnått. Varje helvrad indelas vidare i tre ungefär lika stora soner 5.8 och C, belägna på olika avstånd från värmeelementen, vilka soner sålunde, medan energiinmatning ännu pågår, befinna sig i olika temperaturstadier. Temperaturgradienten mellan sonerna är o:8 30°C. Varje rad indelae sålunda i 6 ungefär lika stora soner, med en temperaturskillnad av 30°C.

Som framgår av beräkningerna enligt bilage å skulle det nuverande Norrtorpefältet med hänsyn tagen till den på många ställen otillräckliga temperatur, som uppsåtte ha givit en totalproduktion av

4.270 m<sup>3</sup> (Med avs. å temp. beräknad totalprod.)

Den produktion, som verkligen erhållite från fältet intill
den 6/3 har varit:

4.140 m3 (Erhallen produktion.)

om framgår av bilagen stämmer även den till olika tidpunkter beräknede produktionen, tämligen väl överens med den, som verkligen erhållite enligt följende sammanställning:

Datum.	Ber. produktion.	Erhallen produktion.
20/1 -43	336 m <sup>3</sup> .	360 m <sup>3</sup> .
20/3 -43	882 m³.	870 m <sup>3</sup> .
20/5 -43	1531 m³,	1550 m <sup>3</sup> .
10/8 -43	2394 m³.	2261 m <sup>3</sup> .
10/9 -43	2856 m³.	2610 m <sup>3</sup> .
1/12 -43	3549 m³.	3525 m³.
6/3 -44	4272 m³.	4135 m³.
•		

Fürst och främst framgär sälunda att det nuvarande treväningssystemet ej kunnat haft nämnvärd inverkan på produktionen,
då den sedan den 1 oktober sjunkande oljeproduktionen helt kan
fürklaras med att temperaturerna allmänt ej kommit upp till 340°C.
från och med 19:e raden. Vidare framgår att produktionen under
februari i d då produktiva raderna 23 och 24 endast varit c:a 77 m<sup>3</sup>
mot normalt 230 m<sup>3</sup>. Detta innebär a timproduktion av 214 1. medan

den verklige timproduktionen varit eta 230 l. under februari månad 1944.

De allvarlige avvikelser, som förekomma, från den av Ing.
Ljungdahl uppdragna prognoskurvan härrör, av ved som framgår av
produktionschemat från 3:e och 4:e redernas ofullatendiga produktionsi februari och mars 1943 samt 9:e och 10:e redernas ofullständiga produktion 1 juni samma år:

Ojemheterna i produktionskurvan för Ljungströmsspläggningen härrör sålunda uteslutande från:

- 1. Ojama inkoppling av värmerader.
- 2. Ofullständig oljeavdrivning i vissa varmerader
- 3. En för långsam temperaturstegring i vissa värmereder, varvid torts att fullständig produktion erhållite, denna kulminerat vid för sen tidpunkt,

Den goda överenestämmelsen vid olika tidpunkter mellan den beräknade produktionen och den verkliga viser till fullo att oljeläckaget till omgivningen icke har ökat med den ökade utläckningekonturen. Då ju grunderna för beräkningen av oljeproduktionen ej
äro kända med allt för ator noggrannhet (se medan) får den ovan
nämnda överenestämmelsen mellan beräknad och verklig produktion
ej tagne som bevis för att läckageförlusterna skulle vara försvinnande små, men det synes troligt, att så är fallet.

Angående beräkningene noggrannhet måste fræmhålles att det angivna utbytet på 40 resp. 30 1. per ton skiffer kan vara fel på måhända 15%, likaväl som den angivna minimitemperaturen für fullgod pyrolya 340°C kan vara fel på eta 10%. Vidare är ju korrekstionen 10% für taks, bottens och kantförluster en tämligen okänd faktor, vilket allt förorsakar att de beräknade produktionsvärdena kunna varu fel på eta 20-25%. Överensstämmelsen mellan beräknad och verklig produktion fär sålunda i och för sig ej föranleda till för längt dragna slutsateer, huru förbluffande den an kan vara.

Det enda som detta P.N. med absolut sükerhet ger vid handen är, att den på sista halvåret låga produktionen (liksom vid vissa föregående tillfällen) ej kan tillekrifas ökat oljeläckage till omgivningen lier förevåred uppfordring genom trevåningssystemet, utan att den till absolut största delen härrör från för låg pyrolystemperatur i stora delar faltet.

Norrtorp den 6 mars 1944

O. Sandin

Produktionsschema:

Rad.	Energiinm. tid.	Zon	Avg. temp	Tid- pkt.	Prod M3	Radprod.	Totalprod M	Verklig prodtid.M3.
l.Övre.	19/10-24/1	в.	340. 340.	25/12. 10/1	15 15	1/1		
l.Undre	11 1	C. A.	340. 340	20/1 30/12	15 20		:	·
FT	11 11	B. C.	340 340	20/1 25/1	20 20	10/1		
2.Övre	19/10-24/1	•	1			105	105	
n	11 11	B.	340 340 340	5/1 15/1	33 33 33	10/1		
2.Undre	Ħ	Α.	340	15/1	33 44			
n	11 11	B C.	340 340	25/1 10/2	44 44	20/1		20/1
3. Üvre	19/10-10/2		340	15/1		231	336	360
n	n n	в.	1340	25/1	33 33 44	20/1		
J.Undre	ff PF	A.	340 340	25/2 30/2	44			
*	Ħ	B. C.	290 290	•	10	30/2	٠.	
.Övre	/12-15/3	A.	340	10/2	33	143	479	
11	11	В. С.	340 340	10/2 20/2	33 33 33	15/2		
Undre	11	A. B.	340 340 340 330 300	15/3 15/3 25/3	44	75/2		
11	n	ō.	300	47/3	29	15/3	<b></b>	
5.Övre	14/12-29/3	A.	340	20/2	33	172	651	
" Judre	n n	B. C.	340 340	5/3 15/3 15/3	33 33 33	1/3	,	
11	n	A. E.	340 340	120/3	44	20/3		
	**		340	30/3	44	231	882	20/3 8701
5.Övre	28/12-15/4	B.	340 340	5/4 20/4 20/4	33	15/4	002	0,02
" S. Undre	11	C.	340 340 340 310	20/4	33	T-3/ 4		
n n	H	A B. C.	31ŏ	30/4	33 33 33 44 15	30/4		
			300	-	_	158	1040	
7.Övre	12/1-3/5	۸. B.	340 340	5/4 15/4	33	10/4	·	-
" 7.Undre	n	C.	340 340	130/4	33			
n	n n	B.	340	15/ <b>\$</b> 5/5 20/5	33 33 44 44 44	1/5		
•	• ••	· · ·	340	120/5	44	231	1271	

•	Rad.	Energiinm. tid.	Zon	Avg.	Tid- pkt.	Prod M	Radprod.	Total prod	Verklig prodtid M
•	8.Övre	25/1-8/5	A. B. C.	340 340	3	<b>33</b>	1/4		
	8.Undre	9 H H	A. B. C.	340 340 330 290	ر د	33 33 34 29	15/5		
	9. Övre	11/2-20/5	A.	340	15/5	33	172	1443	
	9.Undre	Ħ	B. C. A.	340 320 280	15/5 1/6 1/6	33 33 22 0	20/5		·
,	n n	Ħ	B. C.	280 280	.11. 	0	:		20/
	10.Övre	16/3-28/6	Λ.	340	5/6	33	88	1531	1550
,	10. Undre	н	B. C. A.	340 340 340	5/6 20/6 10/7 25/6	33 44 28	10/6		
	n	15 15	B. C.	330 310	10/7	28 15	1/7		
	ll.Övre	30/3-30/7	Α.	340	-		186	1717	
	n 11.Undre	n n . n	B. C.	340 340	15/7 30/7 25/8 30/7	33 33	20/7		• .
	H .	3 11 11	A. B. C.	340 340 330	15/9 15/9	33 33 33 44 44 28	1/9		
	12.Övre	16/4-15/8	Α.	340			215	1932	
	n	ti n	B. C.	340	30/7 15/8	33 33 33	20/7	•	
	12.Undre	9 11 1 11	A. B. C.	340 340 340 340	15/7 30/7 15/8 1/8 15/8 30/8	44	5/8		
	13.Övre	4/5-1/9	A.	340		33	231	2163	•
;	n	11	B. C.	340 340 340 340	30/7 10/8 20/8 30/7 20/8 1/9	33 33 44	1/8		
J.	13.Undre	9 N N N	A. B.	340 340	30/7 20/8	44 44	10/8	• .	10/8
	14.Övre	22/5-17/9	C.	340 340	25/8	44 22	231	2394	2281
•	11	n n	B. C.	"340 3 <b>4</b> 0	25/8 5/9 20/9 1/9 1/10	33 33 33	1/9		
	14.Undr	n n L	A. B.	340 340 340	1/9	11	15/9		
		10/6-4/10	C.				231	2625	•
	श ग्र	H	B. C.	340 340 340	15/9 25/9	33	10/9		
	15.Undr	n	A. B.	340	1/9 15/9 25/9 15/9 1/10	44	20/9	• .	20/
•	n	n	c.	340 340	10/10	44	231	2856	20/ 281

1			<u> </u>	1	· · · · · ·			1
Red.	Energiinm. tid.	Zon	Avg. temp		Prod M	Radprod.	Totalprod M	Verklig prodtid M <sup>3</sup>
H H	29/6-20/10	B.	340 340 340	25/9 15/10 20/10	33 33 34	1/10		
16.Undr	H	A. B. C.	340 340 340	1/10 10/10 1/11	44	\$/10		·
17.Övre	15/7-6/11	A. B.	340 340	5/10	33	231 15/10	3087	
17.Undr		C. A.	340 340	5/11 10/10	33 44			
n	. H	B. 'C.	340 340	25/10 10/11	44 44	20/10	2210	
18. Övre	31/7-22/11	Ъ. В. С.	340 340	20/10 10/11 5/12	44	231 1/11	3318	
18.Undr	8 H	A. B. C.	340 340 340	20/10 20/11	33 33	15/11	· ;	1/12
19.0vre	17/8-9/12	Α.	340 - 340	5/12 5/12	33 : 33	231	3549	3525
" " 19.Undr	17 17	B. C.	310 310	1/1	33 11 0	15/12		
n n	11	A. B. C.	340 310 300	笠	44 14 0	1/1		
20. Ö <del>v</del> re	2/9-27/12	A. B.	340 340	1/12	33 33	102	3651	
20. Undr		C. A.	340 340	10/1 25/12	33 44	10/12		
H	11 11	B. C.	330 310	10/1 20/1	28 15	1/1 186	3 <b>8</b> 37	
21.Övre	18/9-13/1	A. B. C.	340 340 340	30/12 10/1 20/2	33 33 22	5/1	3837	
21.Undr	e 11	A. B.	340 310	15/1 20/2	44 15 0	1/2		
	5/10-20/1	C.	290 340	10/1		137	3974	• . *
n tt	11	В. С.	"340 340	20/1 30/1	33 33 33 11	20/1		
22.Undr	6 nn nn	A. B. C.	310 280 280	1/2	11 0 0	20/1		
23.Övre	21/10-17/2		340	20/1 10/2	33	<b></b>	4084	
" 23. Undæ	. н н	B. C. A.	340 300 310	10/2 20/2 30/2	33 33 0	1/2		
n	н .	B. C.	280 280	in in	11 0	20/2		
					•	77	4161	

Rad.	Energiinm. tid.	Zon	Avg. temp	Tid- pkt.	Prod	Radprod.	Total prod	Verklig prodtid.
24. Övre n 24. Undre	6/11-6/3	A.B.C.A.B.	340 340 340 280 280	15/2 25/2 5/3	33 33 113 0	stora fori. 15/2		
25.Övre	22/11-	A. B.	340	1/3	33	1/3	4238	
25.Undre	•	C. B. C.	-	•	0000	33	4271	5/3 4135

Temperaturfördelningen radiellt från värmeelementen enl. Dr. Lundholm framgår av bifogat diagram likaså zonindelningen och de olika horisontalzonernas inbördes temperaturförhållanden.

7-30 C Mels in Figure 2 and but to the series of th

(

#### P.M.

Angående orsakerna till de otillräckliga pyrolystemperaturer, som uppnås i vissa zoner inom Ljungströmsfältet.

Enligt föregående promemoria, har bevisats, att orsakerna till den otillräckliga oljeutvinningen vid Ljungströmsanläggningen helt och hållet äre att söka i de otillräckliga pyrolystemperaturer, som uppnåtts inom stora delar av fältet. Undertecknad vill nu här nedan söka ge en förklaring till att skifferberget i stora delar ej uppnår avsedd pyrolystemperatur, trots att effektinmatningen mer än väl skulle räcka till för uppnående av denna temperatur.

De uppmätta temperaturerna visa, att den temperatur, som uppnås mitt i det övre lagret, vil stämmer överens med den ur energiinmatningen, specifika värmen och vattenhalten (5%) beräknande temperaturen. Det undre skifferlagret visar sig emellertid genomgående vara svårare att få upp i temperatur. Av temperaturkurvornas upseende att döma rör det sig och inträngande vatten, som står och kokar i vissa zoner av undre skifferlagret, och härvid håller temperaturen i dessa zoner nere vid sin kokpunkt, c:a 120°C. vid ifrågavarande grundvattentryck. Sålunda stiger temperaturen i dessa zoner icke från det ena dygnet till det andra utan håller den sig en längre eller kortare tid konstant vid c:a 120°C. för att sedan med en gång åter börja stiga med normal hestighet. Genom detta längre eller kortare uppehåll vid 120°C. blir även den slutgiltiga pyrolystemperaturen mer eller mindre nedsett, och därmed även produktionen.

Zonen för denna lägsta temperatur sammanfaller med det ur oljesynpunkt sikaste skifferlagret, som emellertid även är det fuktigaste och mest vattengenomsläppliga. Fuktigheten är här c:a 6 %, medan övriga skifferlager ha en fuktighet av 2 - 4 %, allt räknat å nybrutet prov. Denna större fuktighet innebär givetvis i och för sig en försenad uppvärmning, men den räcker icke på långt när till att förklara den intensiva temperatursvacka, som ofta uppträder i detta skifferlager. Man får sålunda räkna med att denna till största delen härrör från inläckande vatten. Denna temperatursvacka har alltid uppträtt i mer eller mindre utpräglad form alltsedan fältets start, med undantag endast för första raden. Från och med 19:e raden d.v.s. från och med i okt. 1943, har denna tendens blivit så allvarligt, att prodoktionen till följd härev har nedgått till c:a en tredjedel.

Vid en närmare analys av driftsrapporterna från Norrtorpsfältet visar det sig emellertid, at den tidpunkt, vid vilken temperaturen åter börjar stiga från 120°C. i den avsedda gonen, före oktober 1943 ungeför sammanfaller med tidpunkten för öppnandet av gashålen i ifrå-

gavarande rad. Efter oktober 1943 inträder emellertid icke denna åter begynnande stegring av temperaturen i det rika skifferlagret förrän 1 å perioder efter det första öppnandet avnämnda gasrader, d.v.s. den inträder då de i oktober 43 insatta finregleringsventilerna vidare öppnas i större utsträckning.

Före oktober 1943 reglerades gasavloppen med mycket noggranna slussventiler, som när de öppnades omedelbart gåvo rælativt stor genomloppsarea och därmed släppte fram relativt stora gas- och ångmängder. Sedan i oktober omändrades emellertid dessa ventiler, så att finreglering kunder erhållas. Härefter öppnades en rad under första öppningsperioden så obetydligt, som över huvud taget var möjligt, medan öppningsarean sedan ökades efter varje ytterligare period. Medan sålunda gashålen från och med 19:e raden i verkligheten öppnats ordentligt först under 5:e eller 6:e energiinmatningsperioderna, har de föregående raderna öppnats så fort de givit någon produktion d.v.s. i allmänhet i tredje energiinmatningsperioden.

Sålunda har förut uppehållet vid 120°C. i allmänhet endast varat mellan andra energiinmatningesperioden, då 120°C. uppnås vid mäthålen, och tredje energiinmatningsperioden, då gasraden ifråga öppnats medan numera sedan oktober uppehållet vid denna temperatur utsträcktes till mellan andra och femte energiinmatningsperioderna. Medan förut endast en periods energiinmatning gått förlorad i skifferlagret i fråga går nu ända upp till tre peroders energiinmatning sålunda förlorad.

Ett ytterligare bevis på gashålsöppningens inflytande å temperaturförloppet i skifferberget framgår av temperaturförloppet i de undre skifferlagren inom trevåningssystemet. Som synes av temperaturkurvorna går temperaturen i de understa skifferlagren först upp mycket bra, men samtidigt med att gashålen öppnas i en rad och därmed temperaturen i det rika skifferlagret åter börjar stiga, börjar den sjunka från en allmänhet mycket hög temperatyr ner till c:a 120° C. inom understa skifferlagret.

Nu är trevåningssystemet i avgashänseende apterat så, att den understa tredjedelen av skifferberget saknar samtliga gasavlopp i linje med temperaturmätningshålen. När sålunda gasavloppen för de övre två tredjedelarna av skiffern öppnas, medan det fortfarande hålles stängt för den understa tredjedelen, intränger här vatten, som sänker temperaturen ner till sin kokpunkt.

Medan vattenproduktionen före oktober 1943, varit c:a 1.100 l/h har den efter oktober 1943 varit mycket ojämn men i genomsnitt ungefär 1.700 liter/h. Denna ökning i vattenproduktionen innebär att om den värmemängd som den ökade vattenproduktionen bortfört från fältet, enbart berövats undre skifferlagret dettas pyrolystemperatur skulle ha

nedsatts c:a 105° C. Den pyrolystemperatur, som efter avslutad energiinmatning uppnåtts i de undre halvraderna sedan i oktober 1943 har varit 280° C. till 320° C., medan sluttemperaturen förut i regel varit c:a 380° C.

Av det ovan sagda vill undertecknad draga följande slutsatser:

- 1. Enbart i fältet framifrån inträngande vatten är ansvarigt för den nedsättning i pyrolystemperatur, som under hela Norrtorpsfältets tillvaro, gjort sig gällande i undre skifferlagret, och som efter oktober 1943 blivit katastrofartad.
- 2. Orsakerna till den svåra försämringen efter oktober 1943", är att söka i den felaktiga gasförning, som sedan dess konsekvent genomförts.
- 3. För att i görligaste mån undvika inträngning av vatten i fältet bör gashålen öppnas så fort de giva någon gas- och ångproduktion, d.v.s. i andra eller tredje energiinmatningsperioden.

Som bilaga till detta P.M. bifogas temperaturkurvor från Norrtorpsföltet jämte skisser och förklaringar huru man kan tänka sig strömningsförloppet i fältet.

Örebro den 12 mars 1944.

Namnteckning.

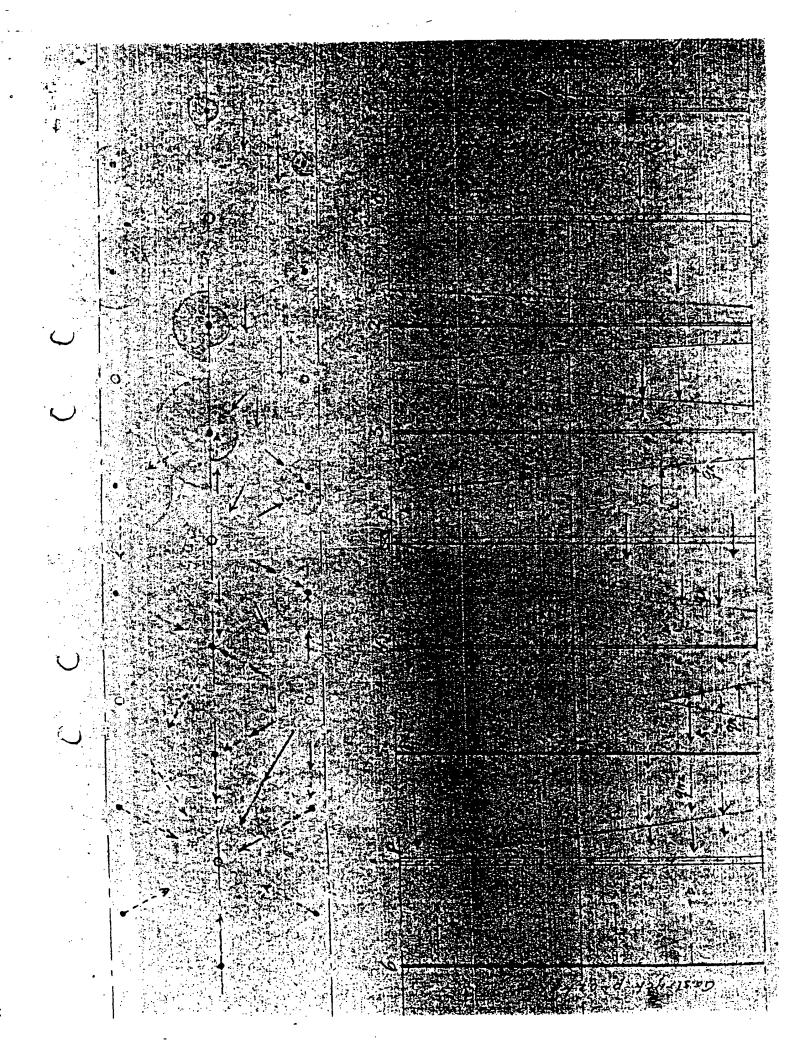
O. Sundén

## Strömningsförloppet i fältet.

(

Bifogad skiss ger i ytterligt schematisk form en uppfattning av vatten och ångsträmningsförloppet inom fältet.

- 1) betecknar ett nyligen inkopplat värmeelement. Det första resultatet av energiinmatningen mäste bli att ett "ångrör" utbildas runt värmeelementet. Detta ångrör måste till följd av det nedåt tilltagande grundvattentrycket få en konisk form. Trycket i detta ångrör måste givetvis vara högst nedtill och lägst upptill.
- 2) Vid fortsatt energiinmatning vidgas ångröret; men ännu måste trycket i avgashålen vara i det närmaste lika med O.
- 3) Ångrören utvidgas ännu mera, fortfarande i koniak form, och vid viss tidpunkt förena de sig med varandra i sina övre delar, och samtidigt härmed förena de sig med bakomliggande raders ångrör, vilka redan äro i direkt ångförbindelse med de längre bakåt i fältet öppnade avgashålen. Vatten börjar sålunda intränga i ångrörens nedre del. från den fuktigaste skifferzonen, varefter det förångas, och ångan stiger uppåt vertikalt inom ångrören samt fortsätter horisontellt incm de lager, där ångrören förenat sog bort till de öppnade avgashålen, genom vilka den avlägsnas från fältet. Ångrörens undre delar bli sålunda utsatta för en mot värmeelementen inträngande kall vattenström, som om den är tillräckligt stark hindrar all temperaturspridning radiellt från elementen.
- 4) Ångrörens övre vidadel fortsätter till följd av temperaturspridningen från elementen att utvidga sig, medan de undre delarna till följd av vatteninströmningen måste hämmas i sin expansion. Sålunda nås så småningom kontakt mellan ångrörens övre del och avgashålen i en rad. Trycket i avgashålensstiger härvid till pod.v.s. det tryck som förefinnes i de övre delarna av ångrören, som förenat sig med avgashålen. Detta tryck kan sålunda mätas, och har visat sig vara c:a 0,5 kg/cm², vilket ju ungefär motsvarar grundvattentrycket vid denna nivå. Så länge de närmaste avgashålen ej äro öppnade, fortsätter dock det under 3) angivna strömningsförloppet.
- 5) När ett intill ett värmeelement beläget avgashål öppnas, änd ras emellertid strömningsförloppet radikalt omkring detta, som frammår av skissen. Medan förut kallt vatten inströmmat radiellt mot värmeelementen och hindrat värmespridningen, alstras nu en ångström radiellt från elementen mot det öppnade avgashålet, som sålunda nu underlättar värmespridningen.
- 6) Såvida grundvattentrycket är tillräckligt stort, bör sålund: de undre skifferlagren ej kunna uppnå högre tamperatur, förrän framförliggende gasrad öppnats, vilket ju även visat sig varå fallet.



( )

# Beräkning av oljeutbytet per rad vid Ljungströmsanläggningen.

Beräkningen är gjord på grundval av den verkligt utvunna oljekvantiteten vid Norrtorp.

## Oljemängd per rad.

Frontbredd 68,6 m.

Radavstånd 3,3 m.

Skifferdjup 15,2 m.

Vid vardera sidan är c:a ett radavstånd ineffektivt, varför effektiva arean per rad blir (68,6-6,6) . 3,3=204,6 m<sup>2</sup>.

Skiffervolymen per rad =  $204,6 \cdot 15,2 = 3110 \text{ m}^3$ .

Skiffervikt per rad =  $2.05 \cdot 3110 = 6375 \text{ ton.}$ 

Enligt Geolog Eklund är oljemängden per  $m^2 = 1560 \text{ kg}$ /erhållet genom planimetrering av bifogat diagram/. Per rad skulle alltså finnas 204,6 · 1,56 = 319 ton · olja.

## Utvunnen olja per rad.

Den 10/2 1943 hade utvunnits 488,5 Nm<sup>3</sup> olja. Den 20/6 1943 hade utvunnits 1776,4 Nm<sup>3</sup> olja.

Vid den senare tidpunkten var energifördelningen i raderna ungefär densamma som vid den tidigare tidpunkten, men hade förflyttats 7 rader framåt.

Per rad hade alltså erhållits  $\frac{1776,4-488,5}{7} = \frac{184 \text{ Nm}^3/\text{rad}}{7}$ 

Oljans specifika vikt var i medeltal 0,873.

- . Per rad hade utvunnits 184 · 0,873 = 160,6 ton olja.
- ... Procentuella utvinningen =  $\frac{160.6}{319}$  = 0,503 =  $\frac{50.3 \%}{200.000}$

Härvid är dock ingen hänsyn tagen till gasbensinutvinningen i Kvarntorp. Denna utvinning ökar oljeutbytet vid Norrtorp med c:a 4 %, d.v.s. från 160,6 till 167,0 ton.

... Procentuella utvinningen =  $\frac{167}{319}$  = 0,524 =  $\frac{52.4}{2.2}$ 

臺

Det är emellertid riktigare att se saken på följande sätt. Vid Fischerdestillation erhålles en olja med en spec. vikt av c:a 0,97 / beror av destillationens hastighet/. Ljungströms-oljan har som förut nämnts en spec. vikt av 0,873. För att av Fischerolja få en olja med samma mängd lätta fraktioner som Ljungströmsoljan, kan man kracka Fischerolja, varvid uppstår en oljeförlust av minst 5 %. / Härtill kommer att varken den erhållna lättare oljan eller den tyngre restoljan blir av samma kvalitet som motsvarande fraktioner av Ljungströms-oljan, men vi bortse härifrån i detta sammanhang./

Per rad skulle således finnas 319 · 0,95 = 303 ton "krackad Fischerolja".

Med hänsyn tagen till gasbensinutvinningen skulle således den procentuella utvinningen vid Norrtorp kunna sägas ha varit

()

$$\frac{167}{303} = 0,551 = \underline{55.1}...$$

Norrtorp den 2/7 1943 S. Ljungdahl.